

⑨日本国特許庁
公開特許公報

①特許出願公開
昭53—142396

⑩Int. Cl. ²	識別記号	⑪日本分類	序内整理番号	⑫公開 昭和53年(1978)12月12日
C 01 B 17/50		15 B 111	7451—41	
B 01 D 53/34	1 1 0	13(9) G 113	6703—4A	発明の数 3
B 01 J 23/28		13(7) A 11	7305—4A	審査請求 未請求
B 01 J 23/30				
B 01 J 23/88				

(全 5 頁)

⑬硫酸水素を二酸化硫黄に酸化する方法および
その触媒

⑭特 願 昭52—56462

⑮出 願 昭52(1977) 5月18日

⑯發 明 者 松田臣平

日立市久慈町4026 株式会社日
立製作所日立研究所内

同 今橋甚一

日立市久慈町4026 株式会社日
立製作所日立研究所内

同 加藤明

日立市久慈町4026 株式会社日
立製作所日立研究所内

⑰發 明 者 中島史豊

日立市久慈町4026 株式会社日
立製作所日立研究所内

同

伊東明治
呉市宝町6番9号 パブコック

日立株式会社吳工場内

⑱出 願 人 パブコック日立株式会社

東京都千代田区大手町二丁目6
番2号

⑲代 理 人 弁理士 中村純之助

明細書

1. 発明の名称

硫酸水素を二酸化硫黄に酸化する方法および
その触媒

2. 特許請求の範囲

(1) 硫酸水素を硫酸水素と酸素とを含むガスとして、第1成分として酸化チタン、第2成分として硫酸モリブデン、第3成分として錫、バナジウム、クロム、タンクステン、鉄よりなる群中より選ばれた少なくとも一組の金属の酸化物を含んでなる触媒に接触せしめて酸化反応を行なわしめることを特徴とする硫酸水素を二酸化硫黄に酸化する方法。

(2) 該触媒中の第1成分の酸化チタンに対する第2成分の硫酸モリブデンの金属原子の比が第1成分1に対して0.01～0.5の範囲があり、かつ第3成分である錫、バナジウム、クロム、タンクステン、鉄よりなる群中より選ばれた少なくとも一組の金属酸化物の第1成分に対する金属原子の比

が第1成分1に対して0.01～0.5の範囲にあることを特徴とする特許請求の範囲第1項記載の硫酸水素を二酸化硫黄に酸化する方法。

(3) 該硫酸水素と酸素とを含むガスは、硫酸水素と硫酸水素の1.5モル倍以上の酸素とを含むガスである特許請求の範囲第1項または第2項に記載の硫酸水素を二酸化硫黄に酸化する方法。

(4) 該酸化反応は100℃～600℃、好ましくは120℃～600℃、更に好ましくは200℃～600℃の温度範囲で行なうものである特許請求の範囲第1項、第2項または第3項に記載の硫酸水素を二酸化硫黄に酸化する方法。

(5) 該酸化反応は硫酸水素と酸素とを含むガスを該触媒に20.0 h⁻¹～50.0000 h⁻¹、好ましくは20.0 h⁻¹～20.0000 h⁻¹の空間速度範囲で接触を行なうものである特許請求の範囲第1項乃至第4項のうちのいずれかに記載の硫酸水素を二酸化硫黄に酸化する方法。

(6) 硫酸水素と酸素とを含むガスを接触せしめて酸化反応を行なわしめる触媒が、活性第1成分と

して酸化チタン、第2成分として酸化モリブデン、第3成分として銅、パナジウム、クロム、タングステン、鉄よりなる群中より選ばれた少なくとも一種の金属の酸化物を含んでなることを特徴とする。

(7) 該第1成分に対する第2成分の金属原子の比が第1成分1に対して0.1～0.5の範囲にあり、かつ該第1成分に対する第3成分の金属原子の比が第1成分1に対して0.1～0.5の範囲である特許請求の範囲第6項記載の酸化水素を二酸化鉻黃に酸化する触媒。

(8) 酸化水素と酸素とを含むガスを接触せしめて酸化反応を行なわしめる触媒が、活性第1成分として酸化チタン、第2成分として酸化モリブデン、第3成分として酸化パナジウムを含み、第1成分に対する第2成分の金属原子の比が第1成分1に対して0.1～0.5の範囲にあり、かつ第1成分に対する第3成分の金属原子の比が第1成分1に対して0.1～0.5の範囲であることを特徴とする。酸化水素を二酸化鉻黃に酸化する触媒。

3. 発明の詳細な説明

本発明は酸化水素を含有するガスを酸素とともに触媒に接触させて二酸化鉻黃に酸化する方法ならびにその触媒に関する。

従来、酸化水素を二酸化鉻黃に酸化するための方法としては燃料を加えて高溫で燃焼酸化する方法、触媒を用いて接触酸化する方法などが主に用いられてきた。これららのうち、高溫で燃焼酸化する方法は装置は簡単であるが燃料を消費するため経済的に好ましくない。一方、接触酸化法の方は比較的低温で酸化水素を二酸化鉻黃に変換できるもので、従来この触媒としては酸化鉄、ボーキサイト、アルミニウム、白金系、ゼオライト系(例えば特開昭50-68955号公報に開示のもの)。触媒が知られているが、これらら従来の触媒は活性が充分でなく、200°C以下の温度では酸化水素を完全に二酸化鉻黃にまで酸化することが困難であり、鉻黃もかなり生成するものであり、この現象は特にアルミニウム触媒において著しいものである。さらに、アルミニウムおよびアルミニウム担体付の

触媒では長時間使用すると、生成ガス中の二酸化鉻黃、および酸素とアルミニウムが反応し、硫酸アルミニウムを生成し、触媒活性が低下するという欠点がある。この現象は酸化鉄触媒においても見られ、触媒成分が硫酸塩に変質して触媒活性が劣化することが判明した。このように従来の触媒酸化法は、反応温度が高かったり、触媒活性の劣化による短寿命という欠点があった。

本発明の目的は、上記のようを従来の方法における問題点を解決した酸化水素を二酸化鉻黃に酸化する方法およびそれに用いる触媒を提供することである。

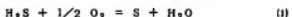
本発明の特徴とところは、触媒に接触させ酸化水素を二酸化鉻黃に酸化する方法において、該触媒は、活性第1成分として酸化チタン、第2成分として酸化モリブデン、第3成分として銅、パナジウム、クロム、タングステン、鉄よりなる群中より選ばれた少なくとも一種の金属の酸化物を含んでなるものにするにある。

本発明は、一般的に酸化水素を二酸化鉻黃に酸

える工場に適用できるもので、例えば、クラウス・流黄回収装置における酸化水素の酸化、クラウス・流黄回収装置からの排ガス中の酸化水素の酸化、クラウス・流黄回収装置のテイルガス処理装置からの排ガス中に含まれる酸性酸化水素の酸化、あるいはバルブ工場排ガス、し尿処理排ガス、含硫酸有機物の燃焼排ガス中に含まれる酸化水素またはメルカバタン等を酸化して悪臭を除去するのに適する。

本発明における触媒を従来のこの種の各種の触媒と比較してその活性を試験したところ、本発明になる触媒は低温活性が優れていることが見い出された。また本触媒は酸化チタンという酸化塩化しにくい物質を触媒主成分としているため、アルミニウム担体付触媒と比較して格段に耐久性が優れていることがわかった。第3成分のなかには銅、鉄など酸化塩化し易い物質もあるが、これらの物質が酸化塩化しても触媒母体の酸化チタンの方は安定をため、細孔構造などの変化は少なく、活性に悪影響を及ぼさない。

本発明の触媒を用いて硫化水素を接触酸化するときには次の(1), (2)式の反応が起こる。



本発明になる触媒では(2)式の反応の化学量論比以上の酸素、つまり硫化水素の1.5モル倍以上の酸素の存在下では(1)よりも(2)式の反応が選択的に起きる。

本発明になる触媒を用いて硫化水素を二酸化硫黄に変換する場合、反応温度は100～600°Cで好ましくは120～600°Cである。反応温度が120°Cより低い場合には、触媒の活性が充分でなく、大量の触媒が必要となり経済的でなくなる。また反応温度が600°Cを越える場合には触媒の活性成分であるモリブデンの蒸発、触媒の焼結化により触媒の活性低下を招くので好ましくない。

またガスの空間速度(標準状態換算)は200～50000h⁻¹、好ましくは200～20000h⁻¹である。空間速度が200h⁻¹より小さいと、大量に触媒が必要となり経済性が劣り、また

50000h⁻¹より大きいと硫化水素の二酸化硫黄への転化率が充分でなくなるので望ましくない。

本発明の硫化水素を二酸化硫黄に酸化する触媒は、活性第1成分として酸化チタン、第2成分として酸化モリブデン、そして第3成分として鉄、バナジウム、クロム、タンクスチレン、鉄の酸化物のうちから選ばれた少くとも1種を含む。これら活性成分の割合は第1成分に対する第2成分の原子比が第1成分1に対して0.01～0.5であり、かつ第1成分に対する第3成分の原子比が第1成分1に対して0.01～0.5の範囲にある。第1成分の割合に対する第2成分と第3成分の和が第1成分1に対して0.02以下であると活性が充分でなく、また1以上になると耐久性が悪くなる欠点がある。

本発明になる触媒の調製には、通常の製造に利用される共沈法、沈着法、混練法などいずれも使用することができ、特に限定されない。また触媒の成形法としても打綱成型法、押出し成型法、そして転動造粒法などを目的に応じて任意の方法を

採用することができる。

以下に実施例を示して本発明をより具体的に説明する。

実施例-1

酸化チタンとして約5.5wt%を含有するメタチタンスクリン500タとバラモリブデン酸アンモニウム3.38g、そしてメタバナジン酸アンモニウム2.24gをとり、ニードルにて充分に混練する。得られたベースト状の混合物を120°Cで1昼夜乾燥後、粉砕する。ダラフィットを3wt%加え、¹⁰成型圧力5.0kg/cm²で直徑6mm、厚さ6mmの円柱状に打綱成型する。得られた成型物を500°Cで4時間焼成する。かくして得られた触媒は酸化チタンと酸化モリブデンと酸化バナジウムの混合物であり、原子比でTi : Mo : V = 1.8 : 1 : 1.5の組成を有する本発明になるものであった。

上記の触媒の性能試験は次のように行った。反応管は内径17mmの石英製で、外部より電気炉により加熱される。反応管の中央部に10～20mmの位置に破碎された触媒を8mm充填し、下記組成

のガスを80L/h(空間速度10,000h⁻¹)で流した。

ガス組成

H ₂ S	0.5%
O ₂	1.0±0.1%
N ₂	残

なお生成物の分析はガスクロマトグラフ法によった。

H₂S転化率、SO₂生成率はそれぞれ以下の式により求めた。

$$\text{H}_2\text{S} \text{転化率} = \frac{\text{入口H}_2\text{S濃度} - \text{出口H}_2\text{S濃度}}{\text{入口H}_2\text{S濃度}} \times 100 (\%)$$

$$\text{SO}_2 \text{生成率} = \frac{\text{出口SO}_2 \text{濃度}}{\text{入口H}_2\text{S濃度}} \times 100 (\%)$$

得られた結果を表1に示す。

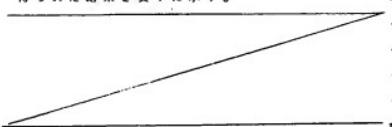


表 1

実施例、比較例	実施例 - 1		比較例 - 1	
	H ₂ S転化率 (%)	SO ₂ 生成率 (%)	H ₂ S転化率 (%)	SO ₂ 生成率 (%)
120	98	95	—	—
200	>99	>99	33	25
300	>99	>99	69	64
400	>99	>99	95	95
500	>99	>99	>99	>99

比較例 - 1

本発明の実施例の効果を従来のものと比較して確認するため、従来の触媒を用いて同様の試験を行った。

従来の触媒として Al₂O₃ - MoO₃ - V₂O₅触媒を下記のように調製した。

水酸化アルミニウム 200 g とバラモリブデン、酸アソニウム 25 g、そしてメタバナジン酸アソニウム 1.67 g をとり、蒸溜水 100 mL を加えてよく混練する。以下実施例 - 1 に示したのと同様の方法で Al₂O₃ - MoO₃ - V₂O₅触媒を調製した。

た。

上記で得られた触媒の性能を実施例 - 1 に示したのと同様の実験条件で測定して、表 1 に示す結果を得た。

表 1 により、本発明によるものは従来のものより低温における触媒の活性を示す H₂S 転化率、SO₂生成率が格段に優れていることが判る。

実施例 - 2 ~ 5

実施例 - 1 における触媒の第 3 成分用のバナジン酸アソニウムの代りに、実施例 - 2, 3, 4, 5においてはそれぞれ水酸化鋼、水酸化クロム、水酸化タンダステン酸アソニウム、含水酸化鉄を用いて、触媒の第 3 成分の酸化バナジウムをそれぞれ酸化鋼、酸化クロム、酸化タンダステン、酸化鉄とした以外は実施例 - 1 と全く同様の方法でそれぞれの触媒を調製した。これらの触媒における第 1 成分、第 2 成分、第 3 成分の原子比はいずれも 1 : 8 : 1 : 1 であった。これらの触媒につき実施例 - 1 と全く同様の方法で測定を行い表 2 より、表 3 に示す結果が得られた。

表 2

実施例 - 4	実施例 - 2		実施例 - 3	
	Ti - Mo - Cu	Ti - Mo - Cr	Ti - Mo - Cu	Ti - Mo - Cr
反応温度 (°C)	H ₂ S転化率 (%)	SO ₂ 生成率 (%)	H ₂ S転化率 (%)	SO ₂ 生成率 (%)
120	98	95	97	87
200	>99	>99	>99	>99
300	>99	>99	>99	>99
400	>99	>99	>99	>99
500	>99	>99	>99	>99

表 3

実施例 - 4	実施例 - 4		実施例 - 5	
	Ti - Mo - W	Ti - Mo - Fe	Ti - Mo - W	Ti - Mo - Fe
反応温度 (°C)	H ₂ S転化率 (%)	SO ₂ 生成率 (%)	H ₂ S転化率 (%)	SO ₂ 生成率 (%)
120	98	86	99	89
200	>99	>99	>99	>99
300	>99	>99	>99	>99
400	>99	>99	>99	>99
500	>99	>99	>99	>99

表 2、表 3 および表 1 により、本発明の触媒における第 3 成分はいずれも効果のあることが確認された。

実施例 - 6

酸化チタンに対する酸化モリブデンと酸化バナジウムの割合を変化させた以外は、実施例 - 1 と同様の調製法で Ti : Mo : V = 98 : 2 : 1, 70 : 15 : 15, 50 : 25 : 25 の割合で含有する触媒を調製した。これら触媒の性能を実施例 - 1 に示したのと同様の実験条件で測定し、表 4 に示す結果を得た。

表 4

T _i : M _o : V (原子比)	実施例 - 6					
	H ₂ S転化率 (%)	SO ₂ 生成率 (%)	H ₂ S転化率 (%)	SO ₂ 生成率 (%)	H ₂ S転化率 (%)	SO ₂ 生成率 (%)
98 : 1 : 1	70 : 15 : 15	50 : 25 : 25				
120	94	92	>99	95	97	91
200	>99	98	>99	>99	>99	>99
300	>99	>99	>99	>99	>99	>99

表 4 により、本発明触媒における第 1 成分に対する

する第2成分の金属性の原子比が第1成分1に対して0.01～0.5であり、かつ第1成分に対する第3成分の原子比が第1成分1に対して0.01～0.5の範囲のものが好ましいことがわかる。

実施例-7

本実施例は触媒の長時間寿命試験に関するものである。

実施例-1および比較例-1に示した触媒を用い、反応温度をそれぞれ150°C、および300°C、空間速度を5000 h⁻¹で下記組成のガスを¹⁰用いて300hの連続試験を行った。その結果を表5に示す。

ガス組成

H ₂ S	0.1%
O ₂	3.0%
N ₂	残

表 5

触媒 実施例-1 実施例-1触媒 比較例-1触媒	実施例-7	
	実施例-1触媒	
	反応温度(°C)	比較例-1触媒
	150	300
空間速度(h ⁻¹)	5000	5000
時間(h)	H ₂ S転化率 (%) SO ₂ 生成率 (%)	H ₂ S転化率 (%) SO ₂ 生成率 (%)
100	>99 >99	98 98
100	>99 >99	96 96
200	>99 >99	93 92
300	>99 >99	87 85

表5により、本発明触媒は寿命においても優れていることがわかる。

以上の説明および実施例に明らかかな如く、本発明方法および触媒は従来の硫化水素を二酸化硫黄に酸化する方法およびそれに用いる触媒に比し著しく優れたものである。

代理人中村純之助